

## Atomizing device

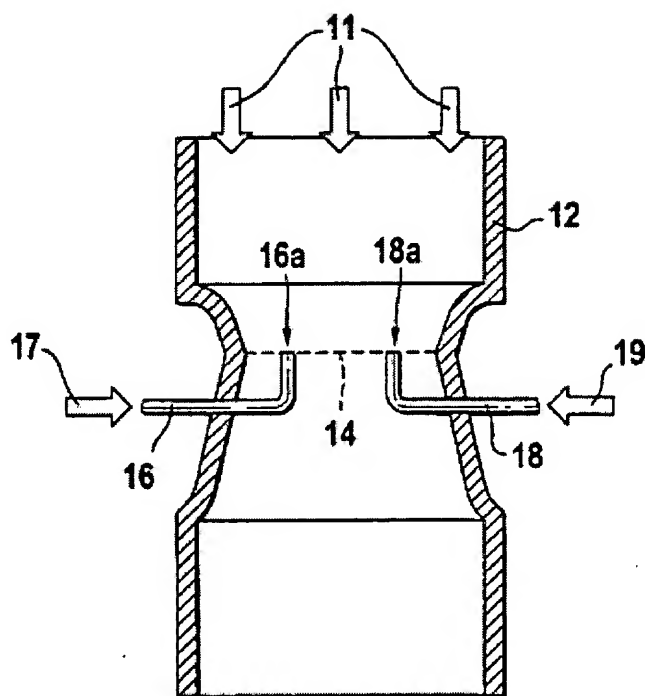
**Patent number:** DE10002004  
**Publication date:** 2001-08-09  
**Inventor:** BAREIS MARC (DE); NAU MICHAEL (DE); RUOFF MANFRED (DE); HARNDORF HORST (DE); ILGNER FRANK (DE)  
**Applicant:** BOSCH GMBH ROBERT (DE)  
**Classification:**  
- **international:** B05B7/28; B01J4/00; H01M8/02  
- **europaean:** B01J19/26, B05B7/00D, C01B3/32B, C01B3/38, H01M8/06B2C  
**Application number:** DE20001002004 20000119  
**Priority number(s):** DE20001002004 20000119

**Also published as:**

WO0154219 (A1)  
US2003122266 (A1)  
EP1252679 (B1)

**Abstract of DE10002004**

The invention relates to an atomizing device for a gas/liquid mixture, especially for injecting the same into a chemical reformer used for producing hydrogen. The inventive atomizing device comprises at least one gas supply line for supplying a gas stream (11, 11a, 21) and at least one liquid supply line (16, 18) for supplying a liquid stream (17, 19). The liquid supply line (16, 18) opens at a discharge point (16a, 18a) into a venturi tube (12) located in the gas supply line.



Data supplied from the esp@cenet database - Worldwide



①9 BUNDESREPUBLIK  
DEUTSCHLAND



DEUTSCHES  
PATENT- UND  
MARKENAMT

⑫ **Offenlegungsschrift**  
⑩ **DE 100 02 004 A 1**

⑤ Int. Cl.<sup>7</sup>:  
**B 05 B 7/28**  
B 01 J 4/00  
H 01 M 8/02

⑳ Aktenzeichen: 100 02 004.6  
㉔ Anmeldetag: 19. 1. 2000  
㉕ Offenlegungstag: 9. 8. 2001

DE 100 02 004 A 1

㉗ Anmelder:  
Robert Bosch GmbH, 70469 Stuttgart, DE

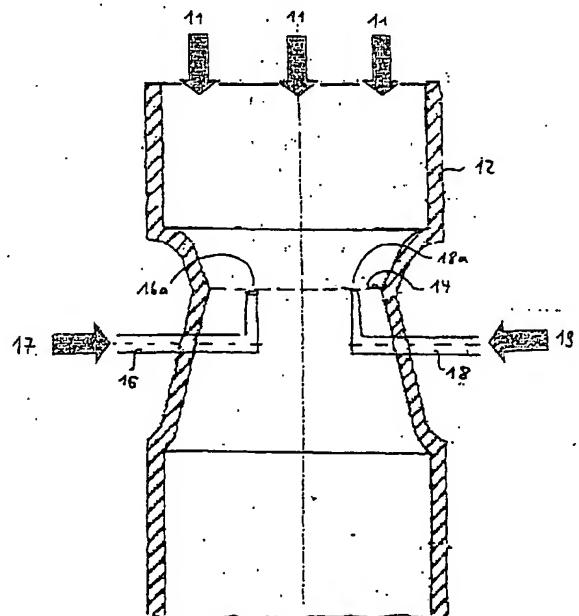
㉘ Erfinder:  
Ruoff, Manfred, 71696 Möglingen, DE; Nau,  
Michael, Dr., 72175 Dornhan, DE; Bareis, Marc,  
71706 Markgröningen, DE; Ilgner, Frank, 76137  
Karlsruhe, DE; Harndorf, Horst, Dr., 71701  
Schwieberdingen, DE

Die folgenden Angaben sind den vom Anmelder eingereichten Unterlagen entnommen

Prüfungsantrag gem. § 44 PatG ist gestellt

㉙ Zerstäubungsvorrichtung

㉙ Die Erfindung betrifft eine Zerstäubungsvorrichtung für ein Gas/Flüssigkeitsgemisch, insbesondere zum Eintrag in einen chemischen Reformer zur Erzeugung von Wasserstoff, die mindestens eine Gaszuleitung für die Zufuhr eines Gasstroms (11, 11a, 21) und mindestens eine Flüssigkeitszuleitung (16, 18) für die Zufuhr eines Flüssigkeitsstroms (17, 19) enthält. Die Flüssigkeitszuleitung (16, 18) mündet an einer Austrittsstelle (16a, 18a) in ein Venturirohr (12), das sich in der Gaszuleitung befindet.



DE 100 02 004 A 1

BEST AVAILABLE COPY

## Beschreibung

Die Erfindung betrifft eine Zerstäubungsvorrichtung nach dem Oberbegriff des Anspruchs 1.

## Stand der Technik

Unter den alternativen Antriebskonzepten für Kraftfahrzeuge finden zur Zeit vor allem brennstoffzellengestützte Systeme eine verstärkte Aufmerksamkeit. Diese Systeme beinhalten üblicherweise PEM-Brennstoffzellen (PEM: Polymer Electrolyte Membrane), die mit Wasserstoff und Luft als Energieträger betrieben werden.

Da sich die Betankung und Speicherung von Wasserstoff im Kraftfahrzeug nach wie vor als problematisch erweist, wird der Wasserstoff in einer vorgeschalteten Reformierstufe aus gut zu handhabenden Kraftstoffen wie beispielsweise Methanol, Methan, Diesel oder Benzin je nach Bedarf direkt "on board" hergestellt und sofort verbraucht. Die dabei zum Einsatz kommenden Reformer stellen chemische Reaktoren dar, mit deren Hilfe die Kraftstoffe unter Luft- und Feuchtigkeitssatz beispielsweise bei 800°C an beheizten Katalysatoren partiell zu Wasserstoff und weiteren Folgeprodukten wie CO und CO<sub>2</sub> oxidiert werden.

Dabei kommt der Beschickung des Reformers mit den für die Reaktion benötigten Edukten eine große Bedeutung zu. Üblicherweise werden alle Edukte wie Luft, Wasser und Kraftstoff in gasförmigem Zustand dem Reformer zugeführt. Dies erfordert einen Vorverdampfer, der in der Lage ist, die entsprechenden Mengen an gasförmigem Kraftstoff und Wasserdampf zur Verfügung zu stellen.

Während der Kaltstartphase kommt es allerdings zu Problemen, da die flüssigen Edukte dann nicht über die Abwärme des Reformers verdampft werden können, sondern nur mittels eines elektrisch beheizten Verdampfers. Auch bei sich abrupt ändernden Lastwechselanforderungen sind konventionelle Verdampfer nicht in der Lage, verzögerungsfrei die entsprechenden Mengen an gasförmigen Reaktanden zu erzeugen.

Alternativ wurden daher Konzepte entwickelt, Treibstoffe und Wasser in flüssiger Form direkt in den Reformer einzudüsen. Um jedoch eine möglichst optimale Reaktionsführung im Reformer zu gewährleisten, müssen die flüssigen Edukte in feinstverteilter Form in den Reformer eingetragen werden. In der US-PS 3,971,847 wird ein Reaktor zur Herstellung von Wasserstoff beschrieben, der eine Düse beinhaltet, mit deren Hilfe flüssige Kohlenwasserstoffe in einen Luftstrom eingesprüht werden. Der entstehende Nebel wird an Ablenkplatten verwirbelt bevor er in die eigentliche Reaktionszone gelangt. Das zur Reaktion benötigte Wasser wird jedoch separat in einem Vorverdampfer verdampft.

Die zu lösende Aufgabe besteht darin, eine Zerstäubungsvorrichtung für die gleichzeitige Zerstäubung von Wasser und flüssigen Kraftstoffen bereitzustellen, wobei die Zerstäubungsvorrichtung einen sehr hohen Zerstäubungs- und Vermischungsgrad der Edukte und darüber hinaus eine verzögerungsfreie Zudosierung der flüssigen Edukte gewährleisten soll.

## Vorteile der Erfindung

Die Zerstäubungsvorrichtung mit den in den unabhängigen Ansprüchen genannten Merkmalen weist den Vorteil auf, daß ein Gas/Flüssigkeitsgemisch erzeugt wird, das sich durch einen hohen Zerstäubungsgrad und eine gute Durchmischung der Reaktanden auszeichnet. Darüber hinaus wird ein gutes Kaltstartverhalten des Systems und eine adäquate Reaktionsfähigkeit auf dynamische Lastwechsel gewährlei-

stet.

Der hohe Zerstäubungsgrad wird erreicht, indem die zu zerstäubende Flüssigkeit in ein von einem Gasstrom durchströmtes erstes Venturirohr geleitet und dort entgegen der Strömungsrichtung in den Gasstrom eingespritzt wird. Der Gasstrom weist im Bereich der Austrittsöffnung der Flüssigkeitszuleitung eine hohe Strömungsgeschwindigkeit auf, was die Zerstäubungswirkung noch verstärkt. Da die Zerstäubungsvorrichtung vorzugsweise mehrere Flüssigkeitszuleitungen beinhaltet, kann je nach Betriebszustand des Reformers die jeweils erforderliche Gemischmenge und -zusammensetzung zur Verfügung gestellt werden.

Aufgrund der rein gasunterstützten Zerstäubung der Flüssigkeiten sind nur geringe Flüssigkeitsdrücke erforderlich und der Einbau kostspieliger Hochdruckpumpen entfällt.

Durch die in den Unteransprüchen aufgeführten Maßnahmen sind vorteilhafte Weiterbildungen und Verbesserungen der in den unabhängigen Ansprüchen angegebenen Zerstäubungsvorrichtung möglich.

In einer besonders vorteilhaften Ausgestaltung befindet sich das erste Venturirohr innerhalb eines Gasrohres, das ein zweites Venturirohr ausbildet. Das erste Venturirohr ist dabei so ausgestaltet, daß der hindurchströmende Teilgasstrom an der Austrittsöffnung der Flüssigkeitszuleitung eine hohe Strömungsgeschwindigkeit aufweist. Da der überwiegende Anteil des Gasstroms als Restgasstrom am ersten Venturirohr vorbeiströmt, treten kaum Drosselverluste auf.

Vorteilhaft ist es, das erste Venturirohr so innerhalb des zweiten anzuordnen, daß die austrittsseitige Öffnung des ersten Venturirohrs sich im Bereich des kleinsten Querschnitts des zweiten Venturirohres befindet, da der am ersten Venturirohr vorbeiströmende Restgasstrom in diesem Bereich die höchste Strömungsgeschwindigkeit aufweist und auf diesem Wege das aus dem ersten Venturirohr austretende Gas/Flüssigkeitsgemisch homogen im gesamten Gasstrom verteilt wird.

Eine vorteilhafte Weiterbildung besteht darin, das zweite Venturirohr innerhalb eines weiteren Gasrohres anzuordnen, das ein drittes Venturirohr ausbildet. Dies verstärkt den bereits beschriebenen Effekt einer effektiven Zerstäubung bei geringen Drosselverlusten. Das zweite Venturirohr ist dabei vorzugsweise so im dritten angeordnet, daß sich dessen austrittsseitige Öffnung im Bereich des geringsten Querschnitts des dritten Venturirohrs befindet.

## Zeichnungen

Ein Ausführungsbeispiel der Erfindung ist in der Zeichnung dargestellt und in der nachfolgenden Beschreibung näher erläutert. Es zeigen Fig. 1 einen Querschnitt durch ein erstes Ausführungsbeispiel der erfindungsgemäßen Zerstäubungsvorrichtung, Fig. 2 einen Querschnitt durch ein zweites Ausführungsbeispiel und Fig. 3 einen Querschnitt eines an der Austrittsöffnung vorgesehenen federgestützten Rückschlagventils.

## Ausführungsbeispiele

Die in Fig. 1 dargestellte Zerstäubungsvorrichtung umfaßt ein erstes Venturirohr 12, das von einem Gasstrom 11 durchströmt wird. Im Bereich des kleinsten Querschnitts 14 des ersten Venturirohres 12, der auch als Kehlquerschnitt bezeichnet wird, münden mindestens eine, vorzugsweise zwei Flüssigkeitszuleitungen 16, 18 in den Gasstrom 11. Diese führen der Gaszuleitung die Flüssigkeitsströme 17 und 19 zu und münden an den Austrittsöffnungen 16a und 18a in den Gasstrom 11. Die Flüssigkeitszuleitung 16, 18 durchstoßt dabei weitgehend senkrecht die Außenwand des

ersten Venturirohres 12 und weist innerhalb des Venturirohres 12 eine Krümmung um vorzugsweise 90° auf, so daß die Austrittsöffnung 16a, 18a der Strömungsrichtung des Gasstroms 11 entgegen gerichtet ist. Der mittels der Flüssigkeitszuleitung 16, 18 transportierte Flüssigkeitsstrom 17, 19 tritt ebenfalls entgegen der Strömungsrichtung des Gasstroms 11 in das erste Venturirohr 12 ein. Da sich die Austrittsöffnung 16a, 18a im Bereich des Kehlquerschnitts 14 des Venturirohres 12 befindet, wird die Flüssigkeit durch die an dieser Stelle sehr hohe Strömungsgeschwindigkeit des Gasstroms 11 mitgerissen und zerstäubt.

Der Gasstrom 11 setzt sich im wesentlichen aus den gasförmigen Edukten des Reformers zusammen und enthält vor allen Dingen Luft, Wasserdampf oder auch gasförmige Kraftstoffe. Diese können schon vor Eintritt in die erfindungsgemäße Zerstäubungsvorrichtung vermischt sein; es ist aber auch möglich, Wasserdampf und gasförmige Kraftstoffe dem Gasstrom 11 erst nach Verlassen der Zerstäubungsvorrichtung zuzuführen. Als flüssige Edukte werden der Zerstäubungsvorrichtung Wasser und flüssige Kraftstoffe wie Benzin, Diesel, Methanol, Methanol/Wassermischungen oder Benzin/Wasseremulsionen zugeführt. Da die Zerstäubungsvorrichtung vorzugsweise mehr als eine Flüssigkeitszuleitung 16, 18 enthält, lassen sich die flüssigen Edukte wahlweise einzeln oder gemischt im Gasstrom 11 zerstäuben.

In Fig. 2 ist ein zweites Ausführungsbeispiel der erfindungsgemäßen Zerstäubungsvorrichtung dargestellt. Das erste Venturirohr 12 befindet sich innerhalb eines Gasrohres 20, das vom Teilgasstrom 11a und vom Restgasstrom 21 durchströmt wird. Das Gasrohr 20 weist ein zweites Venturirohr 22 auf.

Im Falle einer ersten, in Fig. 2 dargestellten Variante des zweiten Ausführungsbeispiels ist die eintrittsseitige Öffnung 13 des ersten Venturirohres 12 innerhalb des Gasrohres 20 so positioniert, daß der Teilgasstrom 11a beim Eintritt in das erste Venturirohr 12 eine vergleichbare Strömungsgeschwindigkeit aufweist wie der Restgasstrom 21. Das erste Venturirohr 12 ist beispielsweise so ausgestaltet, daß dessen Profil und Querschnittsverengung zu einer wesentlich höheren Strömungsgeschwindigkeit des Teilgasstroms 11a führt als die Ausgestaltung des zweiten Venturirohres 22 im Restgasstrom 21. Die erhöhte Strömungsgeschwindigkeit des Teilgasstroms 11a im Bereich der Austrittsöffnung 16a, 18a verstärkt die gute Zerstäubungswirkung der erfindungsgemäßen Vorrichtung, allerdings bedingen höhere Strömungsgeschwindigkeiten stets auch höhere Drosselverluste. Da diese jedoch nur in dem vom Volumen her relativ bedeutungslosen Teilgasstrom 11a auftreten, sind sie zu vernachlässigen.

Eine nicht abgebildete zweite Ausführungsvariante des in Fig. 2 dargestellten Ausführungsbeispiels ergibt sich, wenn die eintrittsseitige Öffnung 13 des ersten Venturirohres 12 nicht, bezogen auf die Strömungsrichtung des Restgasstroms 21, vor dem als Venturirohr 22 ausgestalteten Bereich des Gasrohres 20 angeordnet ist, sondern innerhalb, im Bereich der Querschnittsverengung 22a des zweiten Venturirohres 22.

Da an dieser Stelle beide Gasströme 11a, 21 eine bereits deutlich erhöhte Strömungsgeschwindigkeit aufweisen, treten im Bereich des Kehlquerschnitts 14 des ersten Venturirohres 12 noch höhere Strömungsgeschwindigkeiten im Teilgasstrom 11a auf als bei der oben beschriebenen ersten Ausführungsvariante des in Fig. 2 dargestellten Ausführungsbeispiels. Die Zerstäubungswirkung der Vorrichtung wird so weiter optimiert, ohne daß die Drosselverluste in nennenswertem Umfang zunehmen.

Die austrittsseitige Öffnung 15 des ersten Venturirohres 12

ist in beiden Ausführungsvarianten des zweiten Ausführungsbeispiels innerhalb des Gasrohres 20 so positioniert, daß sie sich im Bereich des Kehlquerschnitts 24 des zweiten Venturirohres 22 befindet. Besonders vorteilhaft ist eine Position, die in Strömungsrichtung des Restgasstroms 11a einige Millimeter vor dem Kehlquerschnitt 24 liegt. In diesem Bereich erreicht der Restgasstrom 21 seine höchste Strömungsgeschwindigkeit, wodurch sich der mit Flüssigkeit beladene Teilgasstrom 11a homogen im Restgasstrom 21 verteilt.

Ein drittes, aus Gründen der Übersichtlichkeit nicht dargestelltes Ausführungsbeispiel basiert auf dem in Fig. 2 dargestellten zweiten Ausführungsbeispiel. Es weist ein weiteres Gasrohr auf, das zusätzlich ein drittes Venturirohr ausbildet und in dem sich das erste Gasrohr 20 befindet. Die austrittsseitige Öffnung 25 des Gasrohres 20 ist dabei so innerhalb des weiteren Gasrohres angeordnet, daß sie sich im Bereich des Kehlquerschnitts des dritten Venturirohres befindet.

Sinngemäß sind bei diesem dritten Ausführungsbeispiel mehrere Ausführungsvarianten in Bezug auf die Position der eintrittsseitigen Öffnung 23 des ersten Gasrohres 20 innerhalb des weiteren Gasrohres bzw. des ersten Venturirohres 12 innerhalb des zweiten Venturirohres 22 denkbar, die auf den Ausführungsvarianten des zweiten Ausführungsbeispiels basieren. Auch Ausführungsformen mit vier und mehr ineinandergeschachtelten Venturirohren sind denkbar.

Die Austrittsöffnung 16a, 18a sind beispielsweise als Rückschlagventile ausgestaltet, so daß sie sowohl eine eindüsende Wirkung auf die über die Flüssigkeitszuleitung 16, 18 zugeführte Flüssigkeit haben als auch ein Nachtropfen der Flüssigkeit verhindern.

Ein Ausführungsbeispiel eines derartigen Rückschlagventils 30 ist in Fig. 3 dargestellt. Das Rückschlagventil 30 ist beispielsweise als Schirmstrahlventil ausgeführt, es eignen sich jedoch auch Lochstrahlventile oder andere gängige Ventiltypen. Das Rückschlagventil 30 enthält in einem Gehäuse 32, das eine austrittsseitige Öffnung 34 aufweist, einen Nadelsitz 36, der mittels Zug- oder Druckfedern 38 mit dem Gehäuse 32 verbunden ist. Der Nadelsitz 36 verschließt die austrittsseitige Öffnung 34 und läßt nur bei einem entsprechenden Flüssigkeitsdruck des über eine zuleitungsseitige Öffnung 35 zugeführten Flüssigkeitsstroms 40 die Flüssigkeit in den das Rückschlagventil 30 umgebenden Gasstrom entweichen. Besonders vorteilhaft ist es, das Rückschlagventil 30 so zu dimensionieren, daß dessen Nadelsitz 36 in einem schwingenden Zustand zwischen geöffneter und geschlossener Position gehalten wird, da dadurch der austretende Flüssigkeitsstrom 40 zerhackt und die Zerstäubungswirkung der Zerstäubungsvorrichtung verstärkt wird. Dies geschieht über die Wahl einer entsprechenden Schwingungsmasse und Federkonstante, wobei ein schwingendes Feder-Masse-System entsteht.

Alle Komponenten der Zerstäubungsvorrichtung sind beispielsweise aus rostfreiem Stahl gefertigt, es lassen sich aber auch andere beständige und korrosionsfeste Materialien verwenden.

Zur Erzeugung des Wasserstoffs im nachgeschalteten Reformer können je nach Anforderungen verschiedene Eduktgemische zum Einsatz kommen. So läßt sich Wasserstoff durch partielle Oxidation von Kraftstoffen unter Zusatz von wahlweise Wasserdampf, Luft oder einem Gemisch aus beidem gewinnen. Die Umsetzung erfolgt üblicherweise an einem beheizbaren Katalysator, wobei als Kraftstoffe Benzin, Diesel, Methan oder Methanol verwendet werden können. Weiterhin eignen sich auch Methanol/Wassermischungen oder Benzin/Wasseremulsionen.

Je nach Lastanforderung an die Brennstoffzelle sind ver-

schiedene Betriebszustände des Reformers bzw. des Gesamtsystems zu unterscheiden. Die erfindungsgemäße Zerstäubungsvorrichtung ist auch bei wechselnden Betriebszuständen stets in der Lage, die benötigten Edukte in der erforderlichen Menge und Zusammensetzung dem System zur Verfügung zu stellen.

Unter stationären Betriebsbedingungen müssen dem Reformer Luft und/oder Wasserdampf zugeführt werden. Dabei können Luft und Wasserdampf entweder in bereits vorgemischter Form oder als weitestgehend getrennte Gasströme dem Reformer zugeführt werden. Der flüssige Kraftstoff wird beispielsweise über die Flüssigkeitszuleitung 16 der Zerstäubungsvorrichtung zugeführt und gelangt in feinstverteilter Form in den Reformer. Je nach Betriebszustand des Reformers kann mittels der Zerstäubungsvorrichtung dem System auch Wasser über die der Flüssigkeitszuleitungen 18 zugeführt werden. Dies ist vor allen Dingen bei abrupten Lastwechselvorgängen von Bedeutung. Weiterhin ist es möglich, der Zerstäubungsvorrichtung Kraftstoff/Wassermischungen zuzuführen.

Während der Kaltstartphase des Systems steht kein Wasserdampf zur Verfügung und das Wasser wird in flüssiger Form dem Reformer zugeführt. Der hohe Zerstäubungsgrad des von der erfindungsgemäßen Zerstäubungsvorrichtung erzeugten Gas/Flüssigkeitsgemisches bewirkt eine deutliche Beschleunigung des Startvorgangs. Ergänzend kann das Startverhalten durch einen beheizten Katalysator im Reformer weiter verbessert werden.

Wird die erfindungsgemäße Zerstäubungsvorrichtung mit einem entsprechenden Dosiersystem für die gasförmigen und flüssigen Edukte gekoppelt, so ergibt sich vorteilhaft eine räumliche Trennung von Dosierung und Zerstäubung. Dies ist vor allem dann von Bedeutung, wenn die Zerstäubungsvorrichtung in die Reaktorwand des Reformers integriert wird, da die Dosierventile bei geringer räumlicher Distanz zum Reformer aufwendig gekühlt werden müßten.

Die erfindungsgemäße Zerstäubungsvorrichtung ist nicht auf das beschriebene Ausführungsbeispiel beschränkt, sondern es sind weitere Ausgestaltungen einer Zerstäuberdüse denkbar, die auf einer gasstromunterstützten Zerstäubung beruhen und bei denen beispielsweise der Flüssigkeitsstrom 17, 19 in Strömungsrichtung des Gasstroms 11 in das Venturirohr 12 gelangt.

#### Patentansprüche

1. Zerstäubungsvorrichtung für ein Gas/Flüssigkeitsgemisch, insbesondere zum Eintrag in einen chemischen Reformer zur Erzeugung von Wasserstoff, mit mindestens einer Gaszuleitung für die Zufuhr eines Gasstroms und mindestens einer Flüssigkeitszuleitung für die Zufuhr eines Flüssigkeitsstroms, wobei die Flüssigkeitszuleitung an einer Austrittsstelle in die Gaszuleitung mündet, **dadurch gekennzeichnet**, daß ein erstes Venturirohr (12) vorgesehen ist, das vom Gasstrom (11, 11a) der Gaszuleitung durchströmt ist, und daß die Austrittsstelle (16a, 18a) im Bereich des geringsten Durchmessers (14) in das erste Venturirohr (12) mündet.
2. Zerstäubungsvorrichtung nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß das erste Venturirohr (12) zumindest teilweise innerhalb eines Gasrohres (20) angeordnet ist, das vom Gasstrom (11a, 21) der Gaszuleitung durchströmt ist.
3. Zerstäubungsvorrichtung nach Anspruch 2, dadurch gekennzeichnet, daß das Gasrohr (20) im Bereich des Venturirohrs (12) ein zweites Venturirohr (22) ausbildet.

4. Zerstäubungsvorrichtung nach mindestens einem der Ansprüche 1 bis 3, dadurch gekennzeichnet, daß das erste Venturirohr (12) so im zweiten Venturirohr (22) angeordnet ist, daß sich die austrittsseitige Öffnung (15) des ersten Venturirohrs (12) im Bereich des geringsten Durchmessers (24) des zweiten Venturirohrs (22) befindet.

5. Zerstäubungsvorrichtung nach Anspruch 3 oder 4, dadurch gekennzeichnet, daß das Gasrohr (20) zumindest teilweise innerhalb eines weiteren Gasrohres größeren Durchmessers angeordnet ist, das vom Gasstrom (11a, 21) der Gaszuleitung durchströmt ist.

6. Zerstäubungsvorrichtung nach mindestens einem der Ansprüche 1 bis 5, dadurch gekennzeichnet, daß das weitere Gasrohr im Bereich des zweiten Venturirohrs (22) ein drittes Venturirohr ausbildet.

7. Zerstäubungsvorrichtung nach Anspruch 6, dadurch gekennzeichnet, daß das zweite Venturirohr (22) so im dritten Venturirohr angeordnet ist, daß sich die austrittsseitige Öffnung des zweiten Venturirohrs (22) im Bereich des geringsten Durchmessers des dritten Venturirohrs befindet.

8. Zerstäubungsvorrichtung nach mindestens einem der Ansprüche 1 bis 7, dadurch gekennzeichnet, daß als Flüssigkeiten Wasser und/oder ein Kraftstoff zuleitbar sind.

9. Zerstäubungsvorrichtung nach mindestens einem der Ansprüche 1 bis 7, dadurch gekennzeichnet, daß mindestens eine erste Flüssigkeitszuleitung (16) für einen Kraftstoff und/oder mindestens eine zweite Flüssigkeitszuleitung (18) für Wasser vorgesehen sind.

10. Zerstäubungsvorrichtung nach mindestens einem der Ansprüche 1 bis 9, dadurch gekennzeichnet, daß die Austrittsstelle (16a, 18a) so im ersten Venturirohr (12) angeordnet ist, daß die Öffnung der Austrittsstelle (16a, 18a) entgegen der Strömungsrichtung des Gasstroms (11, 11a) weist.

11. Zerstäubungsvorrichtung nach mindestens einem der Ansprüche 1 bis 10, dadurch gekennzeichnet, daß in der Flüssigkeitszuleitung (16, 18) ein federgestütztes Rückschlagventil (30) vorgesehen ist, um ein Nachtropfen der Flüssigkeit zu verhindern.

12. Zerstäubungsvorrichtung nach Anspruch 10, dadurch gekennzeichnet, daß das federgestützte Rückschlagventil (30) als schwingfähiges Feder-Masse-System ausgelegt ist.

13. Verwendung einer Zerstäubungsvorrichtung nach mindestens einem der Ansprüche 1 bis 12 zur Zerstäubung flüssiger Edukte eines Reformers für Brennstoffzellen.

---

Hierzu 2 Seite(n) Zeichnungen

---

Fig. 1

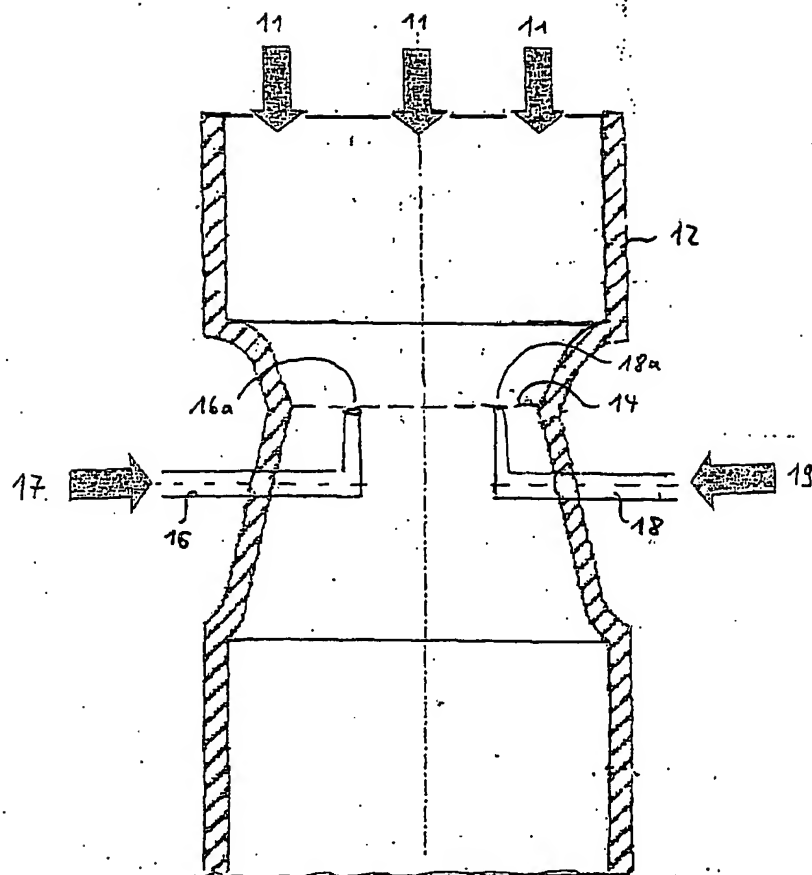


Fig. 2

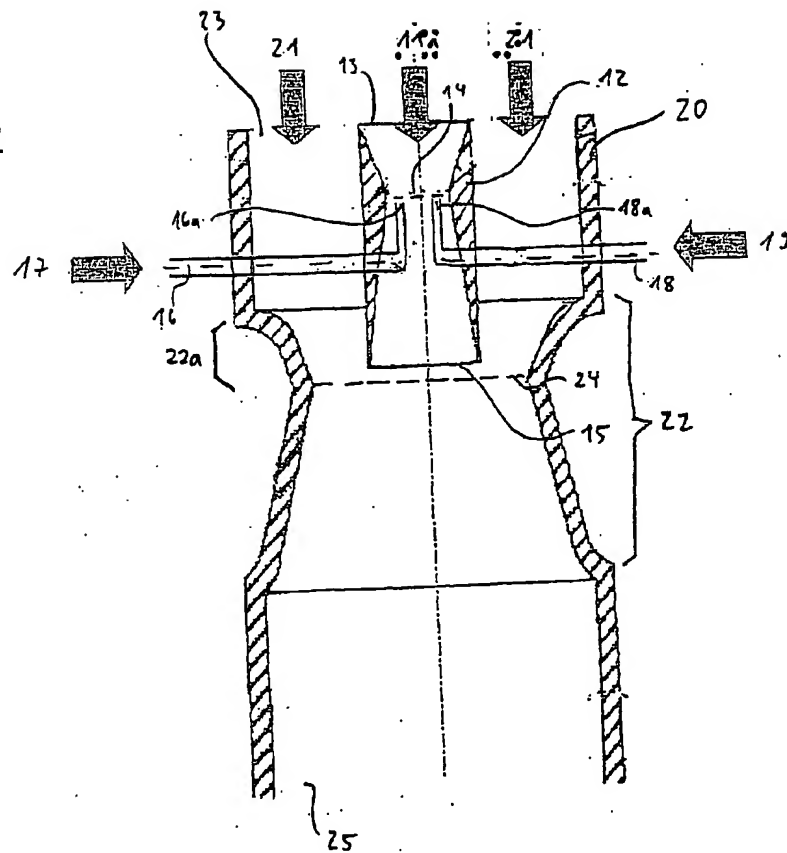


Fig. 3

